# PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11) Publication number: 09202611 A

(43) Date of publication of application: 05.08.97

(51) Int. CI	C01B 33/037				
(21) Application number: <b>08011208</b>		(71) Applicant:	KAWASAKI STEEL CORP		
(22) Date of filing	25.01.96	(72) Inventor:	ARAYA MATAO		

# (54) REMOVAL OF BORON FROM METALLIC SILICON

bath together with a carrier gas.

(57) Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To remove boron from metallic silicon in high accuracy without causing the clogging of a blowing nozzle by using a solid decomposable at a specific high temperature to generate  $\rm H_2O$  and/or  $\rm CO_2$  and blowing the solid into a molten Si COPYRIGHT: (C)1997, JPO

SOLUTION: One or more kinds of solids decomposable at  $\leq$ 1400°C to generate  $H_2O$  and/or  $CO_2$  are blown into a molten Si bath together with a carrier gas. Ar, H2, CO, etc., can be used as the carrier gas. The solid is e.g. Ca(OH)2, CaCO3 or their mixture.

(19)日本国特許庁(JP)

# (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

# 特開平9-202611

(43)公開日 平成9年(1997)8月5日

(51) Int.Cl.6

放別記号

庁内整理番号

FΙ

技術表示箇所

C01B 33/037

C 0 1 B 33/037

審査請求 未請求 請求項の数3 OL (全 3 頁)

(21)出願番号

特願平8-11208

(71)出願人 000001258

川崎製鉄株式会社

(22)出願日 平成8年(1996)1月25日

兵庫県神戸市中央区北本町通1丁目1番28

冄

(72)発明者 荒谷 復夫

千葉市中央区川崎町1番地 川崎製鉄株式

会社技術研究所内

(74)代理人 弁理士 小杉 佳男 (外1名)

# (54) 【発明の名称】 金属シリコン中のポロン除去方法

#### (57)【要約】

【課題】ノズル詰りなどを生ずることなく溶融Si中の B含有量を低減させ、高純度Siを得る。

【解決手段】1400℃以下で分解しH2 O及び/又は CO2 を発生する1種又は2種以上の固体を、Ar、H2、COなどのキャリアガスと共に溶融Si浴中に吹込むことにより、ノズル先端部でのシリコンの酸化を抑えることができ、また固体から分解する大量のH2 O又は CO2 をSi浴中に導入することができ、Bの酸化物ガスをキャリアガスと共に排出する。

## 【特許請求の範囲】

【請求項1】 1400 ℃以下で分解しH2 O及び/又はCO2 を発生する1 種又は2 種以上の固体を、キャリアガスと共に溶融S i 浴中に吹込むことを特徴とする金属シリコン中のボロン除去方法。

【請求項2】 前記キャリアガスがAr、H2 及びCOからなる群から選ばれた1種または2種以上の混合物であることを特徴とする請求項1記載の金属シリコン中のボロン除去方法。

【請求項3】 前記固体がCa(OH)2及び/又はCaCO3であることを特徴とする請求項1又は2記載の金属シリコン中のボロン除去方法。

## 【発明の詳細な説明】

#### [0001]

【発明の属する技術分野】本発明は金属シリコン中のボロン除去方法に関し、半導体あるいは太陽電池に用いられる高純度シリコンの製造に関する。

## [0002]

【従来の技術】半導体や太陽電池に用いるSiは半導体特性を呈示する程高純度(一般に6-N以上といわれる)が必要で、従来金属シリコンを塩化して得たシランガスを精製して不純物を除き再びこれを還元して高純度のSiを得る方法が用いられている。この方法はコストが高く特に太陽電池用として利用されるSiはコストダウンのため、冶金的な精製方法が検討されている。例えば特公平5-31488号公報には溶融金属シリコンに粉状の珪石を吹込みSiOガスを発生させ、該SiOガスを還元剤が充填した層内で金属Siに還元することにより高純度シリコンを得ようとする方法が提案されている。

【0003】さらに、特開平5-246706号公報に は、冶金用シリコンを出発原料として溶融し、溶融シリ コンと上部に設けた電極間にアークをとばすとともに、 不活性ガス、好ましくは酸化性ガスを添加することによ り精製し、高純度シリコンを得る方法が提案されてい る。ところで金属Si中には通常20ppm程度のボロ ン(B)が含まれており、冶金的方法では、特にこのS i中のBの除去が難しく、多くの研究がなされてきた。 冶金的にSi中のBを除去する方法としては、例えば、 特開平4-193706号公報あるいは特開平5-24 6706号公報に、H2 O、又はCO2 もしくはO2 ガ スをSi浴中に吹込むことにより、Bを酸化して除去す る方法が提案されており、同時にSiO2、CaO、C aCl2、CaF2 などを吹込むことによりその効果を さらに高めている。また、特開昭58-130114号 公報にはアルカリ金属又はアルカリ土類金属の酸化物を 含有するスラグとシリコンを混合して溶解することによ ってBを除去する方法が示されている。

# [0004]

【発明が解決しようとする課題】上述の特開平4-19 50 い。また実験から固体吹込み物の添加量には、毎分吹き

3706号公報あるいは特開平5-246706号公報に示される方法では、Si中のBと反応するH2 OあるいはCO2、O2などの酸化性ガスは気体で吹き込まれるため、Si中に吹き込まれるとすぐにSiを酸化し、一部SiO2などが生成する。このため、ノズル先端がつまり易く、また量も限定されたものになるため、安定な操業を行うことが難しかった。また、特開昭58-130114号公報に開示されている方法では、溶融時にすべての反応が終り、原理的にはスラグとSiの間のBの分配平衡によって除去できる限度が決まるため、太陽電池に利用できる程度にB含有量を低減することはできず、予備的な処理の域を出ないという問題があった。

【0005】本発明はこれらの問題を解決し吹き込みノズル詰まり等を生ずることなく、精度よくボロンを除去することができる技術を提供することを目的とする。

# [0006]

20

30

【課題を解決するための手段】本発明は前記の問題点を以下の方法によって解決したものである。すなわち、その技術手段は、1400℃以下で分解しH2 O及び/又はCO2 を発生する1種又は2種以上の固体を、キャリアガスと共に溶融Si浴中に吹込むことを特徴とする金属シリコン中のボロン除去方法である。

【0007】固体をSi沿中に搬送するキャリアガスにはAr、H2、COなどが用いられる。また、前記固体としては、 $Ca(OH)_2$  あるいは、 $CaCO_3$  又はこれらの混合物が用いられるが、1400 C以下で分解してH2 Oあるいは $CO_2$  を発生するものであれば何でもよい。

## [0008]

【発明の実施の形態】本発明によれば、Si浴中に吹込 まれた固体は、Si浴中でSi浴の温度によって分解 し、H2 OあるいはCO2 を発生する。この発生CO2 あるいはH2 Oが酸化ガスとしてSi中のBと反応しB の酸化物ガスを生成し、キャリアガスとともにSi浴外 に排出されることによって、Si中のBが除去される。 【0009】1400℃以下の温度で分解しH2 Oある いはCO2 を発生する固体(以下固体吹込み物と称す) がSi浴内に吹き込まれると分解により急激なガス発生 が起り、これによるSiの撹拌と反応界面積の増大が起 り、反応を有利に進めることができると同時に、ノズル 先端部でのシリコン酸化を抑えることができ、ノズル詰 りを防ぐことができる。また、大量のSiを処理する場 合でも、十分な撹拌と反応界面積を確保することができ る。さらにこの方法では、H2 O、CO2 などを固体で 吹き込むため、大量のH2 OあるいはCO2 を容易にS i沿中に導入することが可能となり、反応時間を短縮す ることができる。搬送ガスは固体吹込み物の搬送の役目 であるが、ガス種としてはSiに対して不活性なAr又 は反応生成物として出てくるH2、COなどが望まし

3

込まれる固体吹込み物から発生する $H_2$  O及びまたはC O2の量をm (g/m i n) とし、処理するS i の量をM (k g)、処理時間(t)分としたとき、下記の範囲が適当である。

# [0010]

m≥ (12×M) / t (g/min) なお、固体吹込み物の粒径は100mesh以下が好ま しい。100meshを越えるとノズル詰りなどで、吹 込みが安定せず好ましくない。

## [0011]

【実施例】Bを22ないし7ppm含む表1に示すシリコン20kgをAr雰囲気下、シリカるつぼ中で溶解した。溶湯温度1500℃で、アルミナ管で被覆した内径8mmのシリカチューブを上方から溶湯内に浸漬し、51/minでキャリアガスを吹き込んだ。この際、Ca(OH)2(平均粒径325mesh)、CaCO3(平均粒径200mesh)ないしMgCO3をキャリアガスと共に、溶融シリコン中に吹き込んだ。吹込時間\*

\*を20~120分間とし、冷却、固化後のシリコン中の B量含有量をICP法により分析した。これらをまとめ て表2に示す。

【0012】これらの結果より、溶融シリコン中でH2 OないしCO2 を発生する固体をシリコン中に吹き込むことにより、シリコン中のBを低下することができる。 とりわけ、実施例No.1~5に比較すると明らかなように、m\* =12M/t (ここで、M;シリコン量k g、t;吹込時間min)で規定されるm\* よりも発生 ガス量を大きくした場合にその効果は大きい。

【0013】なお、これらの処理によりシリコン中に入るCaの量は最大90ppmであり、この量はシリコンインゴットを製造する際に一方向凝固精製を行うことにより除去可能な量であり、問題はなかった。また、吹き込みノズルの閉塞や、ガス発生時の突沸による溶融シリコンの飛散は観察されなかった。

## [0014]

## 【表1】

(ppm)

供試材	В	С	A 1	Fе	Ca	P
а	2 2	7 5	250	510	200	2 5
b	7	5 0	150	2 5 0	5 0	2 5

# [0015]

# 【表2】

1	/IL		添加 固体	発生 ガス		M4- 13 - 1		ht 195 40 m
	供試材			推舞	量 (g/min)	吹込み 時間 (min)	m *	処理後の B含有量 (ppm)
1	a	Ar	Ca (OH) 2	H . O	1 0	2 0	1 2	2 1
2	а	Ar	Ca(OH) 2	H : 0	1 0	3 0	8	1 5
3	a	Αr	Ca (OH) :	H <sub>2</sub> O	1 0	6 0	4	6
4	а	Λr	Ca(OH) 2	H 2 O	1 0	1 2 0	2	2
5	۵	Ar	Ca(OH);	H . O	3	6 0	4	2 1
6	a	Ar	CaCO,	C O 2	2 0	8 0	3	4
7	р	Ar	Са (ОН) 2	H 2 O	1 0	120	2	< 1
В	ъ	н.	Съсоз	C O 2	2 0	1 2 0	2	< 1
9	ь	H :	Ca (OH) = Ca CO =	H : 0 C O :	5 5	8 0 8 0	3 3	3 4
10	b	Ar	(MgCO <sub>3</sub> )	СО:	5	6 0	4	5

# [0016]

【発明の効果】本発明によれば、Siから最も除去することが難しいBを除去できることとなった。従って、AlやCa、Feなどを除去する従来の方法を組合せるこ

とにより、金属Siから安価かつ大量に太陽電池用の原料Siを製造することができる。これにより現在特に発展が期待されている太陽電池産業で唯一ネックポイントとなっている原料問題を解決することができる。